METHOD FOR PRODUCING EPOXIDIZED LIQUID POLYMER

Publication number:

JP2001278913

Publication date:

2001-10-10

Inventor:

TAKAI HIDEYUKI

Applicant:

DAICEL CHEM

Classification:

- international:

C08F8/08; C08F8/00; (IPC1-7): C08F8/08

- european:

Application number: Priority number(s): JP20000089752 20000328

JP20000089752 20000328

Report a data error here

Abstract of JP2001278913

PROBLEM TO BE SOLVED: To provide an epoxidation method which improves productivity without requiring a large amount of solvent, on epoxidizing an insoluble or little soluble liquid rubber based polymer in organic solvent. SOLUTION: The method of producing an epoxidized liquid polymer is characterized by epoxidizing a liquid polymer having a double bond, which is insoluble or little soluble in organic solvent, making the polymer suspended in a solvent beforehand or suspended in a solvent by using an epoxidation agent such as (1) an anhydrous organic solvent solution of a peracid, or (2) hydrogen peroxide and a catalyst.

Data supplied from the esp@cenet database - Worldwide

(19)日本国特許庁 (JP)

(12) 公開特許公報(A)

(11)特許出願公開番号 特開2001-278913 (P2001-278913A)

(43)公開日 平成13年10月10日(2001.10.10)

(51) Int.Cl.7

CO8F 8/08

識別記号

FI

テーマコート*(参考)

C08F 8/08

4J100

審査請求 未請求 請求項の数6 OL (全 5 頁)

(21)出願番号

特願2000-89752(P2000-89752)

(71)出願人 000002901

ダイセル化学工業株式会社 大阪府堺市鉄砲町1番地

(22)出願日

平成12年3月28日(2000.3.28)

(72)発明者 高井 英行

広島県大竹市玖波4-4-1

(74)代理人 100090491

弁理士 三浦 良和

Fターム(参考) 4J100 BC54H CA31 HA29 HB34

HC36 HD01 HE13 HE14 HE41 HC02 HC31 JA00 JA01 JA03

(54) 【発明の名称】 液状エポキシ化重合体の製造方法

(57)【要約】

【課題】 有機溶媒に不溶又は溶解度の低い液状のゴム 系重合体をエポキシ化する際、多量の溶媒を必要とせ ず、生産性の向上を図ることができるエポキシ化方法を 提供する。

【解決手段】 有機溶媒に不溶又は溶解度の低い二重結合を有する液状の重合体を、予め溶媒に懸濁状態にして、又は、下記エポキシ化剤を添加することにより溶媒に懸濁状態にして、エポキシ化剤として、(1)過酸の無水の有機溶媒溶液、又は(2)過酸化水素と触媒を使用してエポキシ化することを特徴とする液状エポキシ化重合体の製造方法。

【特許請求の範囲】

【請求項1】 有機溶媒に不溶又は溶解度の低い二重結合を有する液状の重合体を、予め溶媒に懸濁状態にして、又は、下記エポキシ化剤を添加することにより溶媒に懸濁状態にして、エポキシ化剤として、(1)過酸の無水の有機溶媒溶液、又は(2)過酸化水素と触媒を使用してエポキシ化することを特徴とする液状エポキシ化重合体の製造方法。

【請求項2】 過酸が、過酸化水素から誘導されることを特徴とする請求項1記載の液状エポキシ化重合体の製 10 造方法。

【請求項3】 過酸が、アルデヒドの酸素酸化により得られたものであることを特徴とする請求項1記載の液状エポキシ化重合体の製造方法。

【請求項4】 重合体が、ジエン系モノマーから構成される単位を持つ重合体であることを特徴とする請求項1~3のいずれかに記載の液状エポキシ化重合体の製造方法。

【請求項5】 重合体が、ジエン系のモノマーを含む2 種以上のブロック又は、ランダム共重合体であることを 特徴とする請求項4記載の液状エボキシ化重合体の製造 方法。

【請求項6】 二重結合を有する液状の重合体の懸濁を生じさせる溶媒が、水、カルボン酸エステル、グリコールエーテル、又はこれらの混合物であることを特徴とする請求項1~5のいずれかに記載の液状エボキシ化重合体の製造方法。

【発明の詳細な説明】

[0001]

【発明の属する技術分野】本発明は、途料、樹脂改質 剤、ゴム改質剤、接着剤等に使用される液状エポキシ化 重合体の製造方法に関する。さらに詳しくは、液状重合 体の分子鎖中にある二重結合を過酸類を用いてエポキシ 基に変換させるに際し、無水の過酸、過酸化水素から誘 導される過酸、又は過酸化水素と触媒を用いて、該重合 体を溶媒に懸濁状態にさせてエポキシ化を行うことによ る、液状エポキシ化重合体の生産性の向上を図るもので ある。

[0002]

【従来の技術】一般に、エポキシ化方法としては、下記 の方法が知られている。

- (1)過蟻酸、過酢酸などの低級カルボン酸の過カルボン酸の無水の有機溶媒溶液を製造し、この無水の過カルボン酸溶液を反応系にエポキシ化剤として加え、溶媒の存在下または非存在下にエポキシ化反応を行う方法。
- (2)予め過酸化水素と蟻酸、酢酸などの低級カルボン酸とを反応させて過カルボン酸を製造し、この過カルボン酸を反応系にエポキシ化剤として加え、溶媒の存在化または非存在下にエポキシ化反応を行う方法。
- (3) オスミウムの塩、タングステン酸などの触媒及び 50

溶媒の存在下で、過酸化水素を用いてエボキシ化する方 法。

通常とれらの方法でエポキシ化を行う場合、エポキシ化 対象重合体を溶媒に溶解させて、エポキシ化を行う。と れは、均一相でエポキシ化を行うことにより、高いエポ キシ化率を得るためである。なお、過カルボン酸を過酸 という。

【0003】しかしながら、エポキシ化対象重合体が、 有機溶媒に溶解性である場合には、エポキシ化した製品 は、脱溶媒操作によって容易に回収できるが、エポキシ 化対象重合体が、有機溶媒に対して不溶又は溶解度の低 い液状である場合には、脱溶媒操作を行うと、液状の製 品が析出するので、その回収方法は困難を極める。特 に、エポキシ化対象重合体がゴム系重合体であるとき は、エポキシ化した製品が粘性を持ち、作業性が著しく 悪くなる。また、液状の重合体の場合、エポキシ基を導 入することで、酸類、カチオン種などによる硬化が可能 になるため、液状のポリブタジエンやポリイソブレンな ど、エポキシ化されたものが使用されている。これら液 状の重合体は、一般にエステル系、芳香族系等の溶媒と の相溶性が良好なため、エポキシ化後の製品の回収につ いては、特に問題はない。

【0004】しかし、例えば、液状のポリイソプレンなどのうち、溶媒に対する溶解度が著しく低いものが有る。一般にエボキシ化は、溶媒に溶解させて行う方が効率が良いため、溶解度が低い重合体をエボキシ化する場合、多量の溶媒を使用する必要があるため、生産性が極めて悪く、工業的に問題になることが多い。

【0005】従来技術においては、例えば、特開昭56~11904号公報には、液状のポリブタジエン500部にベンゼン1,300部を添加して溶解させ、これに30%過酸化水素水700部を加えて懸濁させ、得られた懸濁液にギ酸を加えてエポキシ化する方法が開示されている。この方法では、液状のポリブタジエンを溶解させるために使用した多量のベンゼン溶媒系と過酸化水素水系との間で酸化剤の移動の効率が悪いが、特にギ酸を使用しているため移動がさらに悪く、この方法によるエポキシ化率は、ブタジエンの構成単位当たり0、19個であり、現在市販されている、エポキシ化ポリブタジエンのオキシラン酸素濃度と比較して、エポキシ化の方法としては、あまりよい方法とは言えない。

【0006】特開平9-165418号公報には、懸獨状態によるエポキシ化が例示されているが、これは、固形物のエポキシ化であり、製品の回収は、通常の固体製品と同様の方法により行うことができるものである。液状で溶媒との溶解性が低い重合体をエポキシ化する本発明の場合には、ろ過や遠心分離などで製品を回収できないため、特開平9-165418号公報に記載の技術とは事情が異なる。

[0007]

10

3

【発明が解決しようとする課題】本発明の目的は、二重 結合を有する液状の重合体とエポキシ化剤を使用して、 液状エポキシ化重合体を、生産性よく製造する方法を提 供することである。

[0008]

【課題を解決するための手段】本発明者らは、かかる状況にあって、有機溶媒等に不溶又は溶解度の低い液状の重合体を、特定の溶媒を使用して、懸濁状態でエポキシ化することにより、生産性の向上を図ることができることを見い出し、本発明を完成するに至った。

【0009】すなわち本発明の第1は、有機溶媒に不溶 又は溶解度の低い二重結合を有する液状の重合体を、予 め溶媒に懸濁状態にして、又は、下記エポキシ化剤を添 加することにより溶媒に懸濁状態にして、エポキシ化剤 として、(1)過酸の無水の有機溶媒溶液、(2)過酸 化水素とカルボン酸、又は(3)過酸化水素と触媒を使 用してエポキシ化することを特徴とする液状エポキシ化 重合体の製造方法を提供する。本発明の第2は、過酸 が、過酸化水素から誘導されることを特徴とする本発明 の第1記載の液状エポキシ化重合体の製造方法を提供す る。本発明の第3は、過酸が、アルデヒドの酸素酸化に より得られたものであることを特徴とする本発明の第1 記載の液状エポキシ化重合体の製造方法を提供する。本 発明の第4は、重合体が、ジエン系モノマーから構成さ れる単位を持つ重合体であることを特徴とする本発明の 第1~3のいずれかに記載の液状エポキシ化重合体の製 造方法を提供する。本発明の第5は、重合体が、ジェン 系のモノマーを含む2種以上のブロック又は、ランダム 共重合体であることを特徴とする本発明の第4記載の液 状エポキシ化重合体の製造方法を提供する。本発明の第 6は、二重結合を有する液状の重合体の懸濁を生じさせ る溶媒が、水、カルボン酸エステル、グリコールエーテ ル、又はこれらの混合物であることを特徴とする本発明 の第1~5のいずれかに記載の液状エポキシ化重合体の 製造方法を提供する。

[0010]

通常市販される液状ゴムのうち、ジエン系モノマーから構成される部分を持つ重合体を、懸濁状態でエポキシ化して、液状エポキシ化重合体を製造するものである。【0011】以下に、本発明を詳しく説明する。本発明において、エポキシ化に供する液状の重合体としては、分子内に二重結合を持っていれば特に制限はないが、単一のモノマーの重合体でも2種以上のモノマーの重合体でも構わない。2種以上の重合体の場合は、ブロック共重合体でもランダム共重合体でもよい。単一のジエン系モノマーの重合体では、例えば、ポリブタジエン、ポリイソプレン、ポリブチレンなどが挙げられる。共重合体を構成しうるモノマーとしては、ビニル芳香族炭化水素化合物の代表例としては、例えば、スチレン、αーメチ

【発明の実施の形態】本発明では、液状の重合体、特に

ルスチレンなどの種々のアルキレン置換スチレン、アルコキシ置換スチレン、ビニルナフタレン、アルキル置換ビニルナフタレン、ジビニルベンゼン、ビニルトルエンなどが挙げられる。また、エチレンやプロビレンなどを用いることも可能である。これらの中から1種、もしくは2種以上組み合わせて用いることもできる。

【0012】ブロック共重合体を構成しうるジェン化合 物の代表例としては、例えば、1、3-ブタジエン、イ ソプレン、1,3-ペンタジエン、2,3-ジメチルー 1,3-ブタジエン、ピペリレン、3-ブチル-1,3 -オクタジエン、フェニルー1,3-ブタジエンなどが 挙げられる。さらに脂環式骨格を持つジシクロペンタジ エン、シクロベンタジエン、エチリデンノルボルネンな どが挙げられる。これらのなかから1種でも2種以上を 組み合わせてもよい。ブロック共重合体を構成しうるビ ニル芳香族炭化水素化合物と共役ジエン化合物との共重 合組成比(質量比)には、制限はない。これら分子内に 二重結合を持つ重合体(以下、被エポキシ化物とも略称 する。)の分子量は、特に制限はない。常温で液状であ ることが原料及び製品を取り扱う際の作業性の上から望 ましい。常温で液状であれば、これら被エボキシ化物の 末端基についても特に制限はない。とのような化合物の 例としては、液状ジエン系ブロック共重合体であるクレ イトンリキッドL-1302 (シェル社製、数平均分子 量8,000、ヨウ素価43)、液状ポリイソプレンで あるL1R-290(クラレ製、数平均分子量25.0 00、ヨウ素価40)等が挙げられる。

【0013】本発明において、溶解度の低い(即ち、懸 濁状態でエポキシ化されることを意味する。) 二重結合 を有する液状の重合体を、予め溶媒に懸濁状態にして、 エポキシ化させるために使用する有機溶媒としては、水 に0.5~10重量%、好ましくは1~6重量%、さら に好ましくは2~5重量%可溶な有機溶媒であり、以下 のような化合物が好適である。具体的には、酢酸メチ ル、酢酸エチル、酢酸ブチル、酪酸メチル、イソ酪酸メ チルなどの炭素数1~5の低級カルボン酸の炭素数1~ 4の低級アルコールエステル類;エチレングリコールも しくはプロピレングリコールのモノもしくはジメチルエ ーテルなどの炭素数2~4のグリコールの炭素数1~4 の低級アルコールエーテル類;エチレングリコールもし くはブロピレングリコールのモノもしくはジ酢酸エステ ルなどの炭素数2~4のグリコールの炭素数1~4の低 級アルコールエステル類:メトキシプロピレングリコー ルアセテートのような炭素数2~4のグリコールの炭素 数1~4の低級アルコールエーテル炭素数1~4の低級 カルボン酸エステル類;ジエチレングリコールもしくは ジプロピレングリコールのモノもしくはジ酢酸エステル などのポリエーテルエステル類;アセトニトリルなどの ニトリル類:クロロホルムなどのハロゲン化炭化水素類 50 などが挙げられる。これらのなかで、被エポキシ化物の

溶解性が小さいこと、及びその後の有機溶媒回収の容易 性などから、酢酸エチル等を使用することが望ましい。 また本発明において、二重結合を有する液状の重合体に エポキシ化剤を添加することにより、懸濁状態を生じさ せる溶媒としては、過酸を含有することから、水、上記 低級カルボン酸低級アルコールエステル、グリコールエ ーテル類、又はこれらの混合物が挙げられる。また、特 に、エポキシ化反応の際に使用する溶媒は、製造された 液状エポキシ化物が溶解すると、溶媒回収が難しくなる ため、液状エポキシ化物の溶解度が極力低い溶媒を使用 することが望ましい。従って、ヘキサン、オクタン、シ クロヘキサン、シクロヘブタン、ベンゼン、トルエン、 キシレン、ナフタレンなどの単独には水に対する溶解度 が低いために好ましくない。しかしながら、混合溶媒に して水に対して上記の溶解度になるように調製すれば使 用できる。また、アセトンなどのケトン類等、溶媒自体 が過酸により酸化される溶媒は好ましくない。

【0014】エボキシ化反応を行う際の被エボキシ化物に対する全溶媒(予め懸濁状態にさせるために使用する溶媒、エボキシ化剤を添加することにより溶媒に懸濁状 20 い。態にさせるための溶媒の合計のことである。)の使用量は、被エボキシ化物の種類、エボキシ化反応条件などにより変るが、被エボキシ化物に対して、質量基準で、1 /5倍量~5倍量、好ましくは1/4倍量~3倍量、さる。分に好ましくは1/2倍量~2倍量の範囲で選ぶことができる。溶媒の使用量が上記範囲より少な過ぎると、被エボキシ化物を十分に分散ないし懸濁させることができないため、エボキシ化の反応効率の低下による反応の長時間化、ボンプによる送液不良などを起こす。逆に多すぎるとエボキシ化反応終了後の脱溶媒、製品の分離・回収操作に長時間を要したり、溶媒を貯留する設備が大きくなるため、いずれも好ましくない。

【0015】本発明において、エボキシ化剤としては下記の3種類のものが挙げられる。

(1)過酸の無水の有機溶媒溶液、(2)過酸化水素と カルボン酸、又は(3)過酸化水素と触媒。過酸として は、過蟻酸、過酢酸、過ブロピオン酸などの過カルボン 酸化合物が用いられる。これらの過酸は、過酸化水素と カルボン酸をから得られたものでも、アルデヒドの酸素 酸化で得られたものでも使用可能である。

【0016】 これらの過酸の溶媒としては、例えば、ヘキサンなどの炭化水素類、酢酸エチルなどの有機酸エステル類、トルエンなどの芳香族炭化水素などがあるが、好ましくは、上記エポキシ化させるために使用する溶媒が挙げられる。過酸化水素を用いた系では、予め過酸化水素と蟻酸、酢酸などの低級カルボン酸とを反応させ過カルボン酸を製造し、この過カルボン酸を反応系にエポキシ化剤として加え、溶媒の存在化または非存在下にエポキシ化反応を行う場合と、過酸化水素をオスミウムの塩、タングステン酸などの触媒及び溶媒の存在下でエポ

キシ化する方法がある。なお、上記でいう溶媒の非存在下とは、エポキシ化反応開始前に懸濁用の溶媒を使用しない場合のことである。この場合でも、過酸の溶液を使用するので、過酸を含有している溶媒、例えば、水、酢酸エチルなどのカルボン酸エステル、メトキシプロピレングリコールなどのグリコールエーテルが反応系に加えられて、二重結合を有する液状の重合体の懸濁状態が生じることになる。

【0017】 これら、過酸類の溶媒としては、例えば、炭化水素類、有機酸エステル類、芳香族炭化水素などが工業的に入手しやすいため望ましい。反応温度は、20~80℃が適当であり、特に30~60℃が好ましい。反応圧力は、大気圧下で十分であるが、やや減圧、または、やや加圧にしてもさしつかえない。反応温度が、20℃未満の場合は、反応速度が小さく、実用的でない。逆に80℃を超えると、過酸化物の自己分解が著しくなり好ましくない。被エポキシ化物中の二重結合量と過酸純分の反応モル比(過酸/二重結合量)は、1.0~2.0が適当であり、特に1.05~1.3が好ましい。

【0018】本発明のエポキシ化物、即ち液状エポキシ化重合体のオキシラン酸素濃度は、エポキシ化剤の反応割合を適宜変えることにより、調節することが可能である。反応時間は、反応速度によっても変わるが、通常1~5時間程度である。反応時間が1時間未満の場合、二重結合の転化率が低く実用的でない。5時間以上になると、例えば過酸として過酢酸を用いた場合、エポキシ化物と酢酸の付加反応が増大し、収率低下の原因となり好ましくない。

30 【0019】本発明の方法によって得られる反応生成液中には、目的物であるエポキシ化物のほかに、副生成物や、カルボン酸、溶媒などが含まれているので、過酸によるエポキシ化反応終了後は、水洗で溶媒、カルボン酸などを除去したり、又は水洗を行うことなく、減圧下又は非減圧下で、加熱又は非加熱の状態で脱溶媒させることにより製品化される。なお、本発明では、二重結合を有する液状の重合体が懸濁状態でエポキシ化できることが特徴であり、エポキシ化終了時には懸濁していても、溶解していてもよい。

40 【0020】本発明の方法では、二重結合を持つゴム系 重合体をエポキシ化する際、溶媒に溶解させず懸濁状態 でエポキシ化することにより、多量の溶媒を必要とせ ず、生産性の向上を図ることができる。

[0021]

【実施例】以下、実施例により本発明を具体的に説明するが、本発明はこれらに限定されるものではない。また、「部」及び「%」はいずれも質量基準によるものとする。エボキシ化された生成物についてのオキシラン酸素濃度、酸価を、以下に記載の方法で測定した。

50 (1) オキシラン酸素濃度: ASTM-1652 に従っ

て測定した。

(2)酸価: JIS K-0070

【0022】「実施例1]温度計、撹拌機、及び還流冷却 器を備えた内容積1,000mlの4つ□丸底フラスコ に、クレイトンリキッドL-1302 (ヨウ素価43、 数平均分子量8,000、シェル社製)300g、溶媒 として酢酸エチル300gを取り、よく混合し、40℃ に加温した。この溶液は、乳白色に白濁していたが、こ こに無水の純度30%の過酢酸酢酸エチル溶液155. 9g(被エポキシ化物中の二重結合:過酸の反応モル比 10 = 1. 00:1.20)を滴下ロートを用いて約60分 で滴下して反応させ、更に反応温度40℃で2時間熱成 した。熟成後の反応マスは白濁していた。熟成終了後、 薄膜蒸発機により脱溶剤を行って製品化を行い、エポキ シ化物を298.0g(エポキシ化率90.2%)得 た。得られたエポキシ化物は、オキシラン酸素濃度が 2. 40%、酸価が1. 88mgKOH/gであった。 【0023】[実施例2]実施例1と同じフラスコに、液 状ポリイソプレンLIR-290(ヨウ素価40、数平 均分子量25,000、クラレ(株)社製)200g、 溶媒として酢酸エチル200gを取り、よく混合した。 これを、50℃に加温したが、混合液は、白濁してい た。ここに無水の純度30%の過酢酸酢酸エチル溶液8 4. 1gを滴下ロートを用いて約30分で滴下して反応 させ、更に反応温度50℃で3時間熱成した。熱成終了 後、薄膜蒸発機にて脱溶剤を行ってエポキシ化ポリイソ プレンを195.3g(エポキシ化率89.2%)を得 た。得られたエポキシ化ポリイソプレンは、オキシラン 酸素濃度が2.21%、酸価1.80mgKOH/gで あった。

7

【0024】[実施例3]実施例1と同じフラスコにクレ イトンリキッドL-1302を100g、溶媒として酢 酸エチル200g、90% 丰酸水溶液11.4gを取 り、よく混合する。これを、50℃に加温したが溶液 は、白濁していた。ことに純度30%の過酸化水素水3 7.8gを滴下ロートを用いて約20分で仕込み、過ギ

酸酢酸エチル溶液(被エポキシ化物中の二重結合:過ギ 酸の反応モル比=1.00:1.30)とした後、約4 時間熟成させた。熟成終了後、薄膜蒸発機を用いて脱溶 剤を行いエポキシ化物を99.0g(エポキシ化率85 %) 得た。得られたエポキシ化物は、オキシラン酸素 2. 27%、酸価2. 9mgKOH/gであった。 【0025】[実施例4]実施例1と同じフラスコにクレ イトンリキッドL-1302を100g、溶媒として酢 酸エチル200g、NaWO₄を1.5g取りよく混合 する。これを、50℃に加温したが、溶液は白濁してい た。ここに純度30%の過酸化水素水37.8g(被エ ポキシ化物中の二重結合: H, O, の反応モル比= 1.0 0:1、30)を滴下ロートを用いて約20分で仕込 み、約4時間熟成させた。この反応終了液をイオン交換 水200gで2回洗浄した。洗浄終了後、薄膜蒸発機を 用いて脱溶剤を行い、エポキシ化物を99、0g(エポ

8

【0026】[比較例1]実施例1と同じフラスコにクレ イトンリキッドL-1302を100g、溶媒として酢 酸エチル800gを取り、溶解させた。これを、40℃ に加温した。この溶液は、透明であった。ここに純度3 0%の過酢酸酢酸エチル溶液51.9gを滴下ロートを 用いて約60分で滴下反応させ、更に反応温度40℃で 3時間熟成した。熟成終了後、薄膜蒸発機を用いて脱溶 剤を行い、エポキシ化物98.7g(エポキシ化率96 %) 得た。得られたエポキシ化物は、オキシラン酸素 2. 56%、酸価2. 7mgKOH/gであった。この ように、均一な反応原料溶液を得るには、多量の溶媒が 必要であった。

キシ化率88%) 得た。得られたエポキシ化物は、オキ シラン酸素2.35%、酸価2.7mgKOH/gであ

[0027]

【発明の効果】本発明は、有機溶媒に不溶又は溶解度の 低い液状のゴム系重合体をエポキシ化する際、溶媒に溶 解させず懸濁状態でエポキシ化することで、多量の溶媒 を必要とせず、生産性の向上を図ることができる。